## F ENT COOPERATION TREA.

	From the INTERNATIONAL BUREAU			
PCT	To:			
. 3.				
NOTIFICATION OF ELECTION	Assistant Commissioner for Patents United States Patent and Trademark			
(PCT Rule 61.2)	Office			
	Box PCT			
·	Washington, D.C.20231 ETATS-UNIS D'AMERIQUE			
Date of mailing (day/month/year)	ETATS-ONIS D'AMENIGOL			
28 July 2000 (28.07.00)	in its capacity as elected Office			
	Applicant's or agent's file reference			
International application No. PCT/EP99/08462	O.Z.1182			
International filing date (day/month/year) 05 November 1999 (05.11.99)	Priority date (day/month/year) 13 November 1998 (13.11.98)			
	10 140 4611001 1000 (10.11.00)			
Applicant				
COUFAL, Gerhard				
1. The designated Office is hereby notified of its election made	e:			
X in the demand filed with the International Preliminary	Examining Authority on:			
20 April 2000 (	(20.04.00)			
in a notice effecting later election filed with the Interr	national Bureau on:			
	<del></del>			
2. The election X was	·			
]				
was not				
made before the expiration of 19 months from the priority (Rule 32.2(b).	date or, where Rule 32 applies, within the time limit under			
	·			
•				
	•			
The International Bureau of WIPO	Authorized officer			
34, chemin des Colombettes 1211 Geneva 20, Switzerland	Pascal Piriou			

Telephone No.: (41-22) 338.83.38

Facsimile No.: (41-22) 740.14.35

## P = ENT COOPERATION TREA

	From the INTERNATIONAL BUREAU			
PCT	То:			
NOTIFICATION OF THE RECORDING OF A CHANGE  (PCT Rule 92bis.1 and Administrative Instructions, Section 422)  Date of mailing (day/month/year) 31 October 2000 (31.10.00)	KUNZ, Ekkehard Agrolinz Melamin GmbH St. Peter-Strasse 25 A-4021 Linz AUTRICHE			
Applicant's or agent's file reference				
O.Z.1182	IMPORTANT NOTIFICATION			
International application No. PCT/EP99/08462	International filing date (day/month/year) 05 November 1999 (05.11.99)			
The following indications appeared on record concerning:				
X the applicant X the inventor	the agent the common representative			
Name and Address	State of Nationality State of Residence  AT AT			
COUFAL, Gerhard Burgerstrasse 35 A-4060 Leonding Austria	Telephone No.			
Austria	Facsimile No.			
	Teleprinter No.			
2. The International Bureau hereby notifies the applicant that the	ne following change has been recorded concerning:			
the person the name X the add	ress the nationality the residence			
Name and Address COUFAL, Gerhard	State of Nationality State of Residence			
Münchgasse 21  A-4060 Leonding Austria	Telephone No.			
Austria	Facsimile No.			
	Teleprinter No.			
3. Further observations, if necessary:				
4. A copy of this notification has been sent to:				
X the receiving Office	the designated Offices concerned			
the International Searching Authority	X the elected Offices concerned			
X the International Preliminary Examining Authority	other:			
The International Bureau of WIPO	Authorized officer			
34, chemin des Colombettes 1211 Geneva 20, Switzerland	Peggy Steunenberg			
Facsimile No.: (41-22) 740.14.35	Telephone No.: (41-22) 338.83.38			



## Copy for the Elected Office (EO/US)

## PA NT COOPERATION TREAT

	From the INTERNATIONAL BUREAU		
PCT	То:		
NOTIFICATION OF THE RECORDING OF A CHANGE  (PCT Rule 92bis.1 and Administrative Instructions, Section 422)  Date of mailing (day/month/year)	KUNZ, Ekkehard VA TECH Patente GmbH Stahlstrasse 21a Postfach 2 A-4020 Linz AUTRICHE		
20 March 2001 (20.03.01)			
Applicant's or agent's file reference O.Z.1182	IMPORTANT NOTIFICATION		
International application No. PCT/EP99/08462	International filing date (day/month/year) 05 November 1999 (05.11.99)		
The following indications appeared on record concerning:     the applicant			
Name and Address  KUNZ, Ekkehard Agrolinz Melamin GmbH St. Peter-Strasse 25 A-4021 Linz Austria	Telephone No. 0043-732-6914-3539 Facsimile No. 0043-732-6914-2335 Teleprinter No.		
2. The International Bureau hereby notifies the applicant that the the person			
Name and Address	State of Nationality State of Residence		
KUNZ, Ekkehard VA TECH Patente GmbH Stahlstrasse 21a Postfach 2 A-4020 Linz	Telephone No. 43 732-6585-2850 Facsimile No.		
Austria	Teleprinter No.		
3. Further observations, if necessary:			
4. A copy of this notification has been sent to:			
the receiving Office     the International Searching Authority     the International Preliminary Examining Authority	the designated Offices concerned  X the elected Offices concerned  other:		
The International Bureau of WIPO 34, chemin des Colombettes 1211 Geneva 20, Switzerland	Authorized officer Ingrid Aulich		
Facsimile No.: (41-22) 740.14.35	elephone No.: (41-22) 338.83.38		







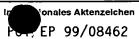
## **PCT**

#### INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

(Artikel 18 sowie Regeln 43 und 44 PCT)

Aktenzeichen des Anmelders oder Anwalts	ers oder Anwalts WEITERES siehe Mitteilung über die Übermittlung des internationalen Recherchenberichts (Formblatt PCT/ISA/220) sowie, soweit						
0.Z.1182	VORGEHEN zutreffend, nachstehe						
Internationales Aktenzeichen	Internationales Anmeldedatum (Tag/Monat/Jahr)	(Frühestes) Prioritätsdatum (Tag/Monat/Jahr)					
PCT/EP 99/08462	05/11/1999	13/11/1998					
Anmelder							
AGROLINZ MELAMIN GMBH et a	l.						
Dieser internationale Recherchenbericht wurd Artikel 18 übermittelt. Eine Kopie wird dem Int	le von der Internationalen Recherchenbehörde e ternationalen Büro übermittelt.	erstellt und wird dem Anmelder gemäß					
Ciana internationale Dagharshagharight umfr	aßt insgesamt 2 Blätter.						
Dieser internationale Recherchenbericht umfa  Darüber hinaus liegt ihm jew	veils eine Kopie der in diesem Bericht genannter	n Unterlagen zum Stand der Technik bei.					
1. Grundlage des Berichts		Annah an Annah dan Caracha					
	rnationale Recherche auf der Grundlage der inte ereicht wurde, sofern unter diesem Punkt nichts						
Die internationale Recherch Anmeldung (Regel 23.1 b))	e ist auf der Grundlage einer bei der Behörde ei durchgeführt worden.	ngereichten Übersetzung der internationalen					
b. Hinsichtlich der in der internationale	n Anmeldung offenbarten <b>Nucleotid– und/oder</b> Sequenzprotokolls durchgeführt worden, das	Aminosäuresequenz ist die internationale					
1 —	Idung in Schriflicher Form enthalten ist.						
zusammen mit der internation	onalen Anmeldung in computerlesbarer Form ei	ngereicht worden ist.					
bei der Behörde nachträglic	h in schriftlicher Form eingereicht worden ist.						
,	h in computerlesbarer Form eingereicht worden						
Die Erklärung, daß das nach internationalen Anmeldung	hträglich eingereichte schriftliche Sequenzprotok im Anmeldezeitpunkt hinausgeht, wurde vorgele	coll nicht über den Offenbarungsgehalt der gt.					
Die Erklärung, daß die in ∞ wurde vorgelegt.	mputerlesbarer Form erfaßten Informationen de	m schriftlichen Sequenzprotokoll entsprechen,					
2. Bestimmte Ansprüche hal	ben sich als nicht recherchierbar erwiesen (s	iehe Feld I).					
3. Mangelnde Einheitlichkeit	der Erfindung (siehe Feld II).						
Hinsichtlich der Bezeichnung der Erfin	dung						
X wird der vom Anmelder eing	gereichte Wortlaut genehmigt.						
wurde der Wortlaut von der	Behörde wie folgt festgesetzt:						
5. Hinsichtlich der Zusammenfassung							
wird der vom Anmelder eingereichte Wortlaut genehmigt. wurde der Wortlaut nach Regel 38.2b) in der in Feld III angegebenen Fassung von der Behörde festgesetzt. Der Anmelder kann der Behörde innerhalb eines Monats nach dem Datum der Absendung dieses internationalen Recherchenberichts eine Stellungnahme vorlegen.							
6. Folgende Abbildung der Zeichnungen	ist mit der Zusammenfassung zu veröffentlichen	: Abb. Nr					
wie vom Anmelder vorgescl	nlagen	keine der Abb.					
weil der Anmelder selbst ke	ine Abbildung vorgeschlagen hat.						
weil diese Abbildung die Erfindung besser kennzeichnet.							

## INTERNATIONALER BECHERCHENBERICHT

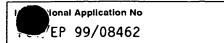


		. 1	r <del>or,</del> er 99	7 00402
A. KLASSI IPK 7	FIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES C07D251/62 C07D251/60			
Nach der Int	ternationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klas	ssifikation und der IPK		
B. RECHE	RCHIERTE GEBIETE			
Recherchier IPK 7	ter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbo C07D	ole)		
Recherchier	te aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, so	oweit diese unter die recl	herchierten Gebiete	e fallen
Während de	r internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (N	lame der Datenbank un	d evtl. verwendete	Suchbegriffe)
C. ALS WE	SENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN	<u> </u>		
Kategorie°	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angab	e der in Betracht komme	enden Teile	Betr. Anspruch Nr.
х	WO 96 23778 A (AGROLINZ MELAMIN 6 8. August 1996 (1996-08-08) in der Anmeldung erwähnt Ansprüche 1,2,7	SMBH)		1
X	WO 96 20182 A (AGROLINZ MELAMIN G 4. Juli 1996 (1996-07-04) in der Anmeldung erwähnt Anspruch 1; Beispiel 1	1		
Α	WO 97 20826 A (AGROLINZ MELAMIN G ;CANZI LORENZO (IT); COUFAL GERHA MU) 12. Juni 1997 (1997-06-12) Seite 8 -Seite 9 			
	ere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu ehmen	X Siehe Anhang	Patentfamilie	
ausgef "O" Veröffer eine Be "P" Veröffer dem be	n internationalen Anmeldedatum t worden ist und mit der ir zum Verständnis des der oder der ihr zugrundeliegenden utung; die beanspruchte Erfindung chung nicht als neu oder auf achtet werden utung; die beanspruchte Erfindung keit beruhend betrachtet einer oder mehreren anderen iv Verbindung gebracht wird und in ahellegend ist in Patentfamille ist sicherchenberichts			
	Abschlusses der internationalen Recherche . Januar 2000	14/01/2		
Name und P	Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2 NL – 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340–2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+31-70) 340–3016	Bevollmächtigter B		

#### INTERNATIONAL SEARCH REPORT

n on pa

n on patent family members



Patent document cited in search report	t	Publication date		Patent family member(s)	Publication date
WO 9623778	Α	08-08-1996	AT	402296 E	3 25-03-1997
			AT	18695 <i>F</i>	
			BR	9607332 A	25-11-1997
			CN	1172480 /	
			EP	0807107	
			HR	960044	
			JP	11506415	
			NZ	298425	
			PL	321596 <i>H</i>	
W0 9620182	 А	04-07-1996	AT	402294 E	 3 25-03-1997
WO 9020102	Λ.	04 07 1330	AT	239294	
			AT	176228	
			ΑÙ	692034 E	
			AU	4386196	
			BG	101594	
			BR BR	9510363	
			CA	2207059 /	
			CN	1171102 /	
			DE	59505010	
			EP	0799212 /	
			ES	2128798	
			HR	950607	
			HU	77060 /	
			JP	10511368	
			NO	972869	
			NZ	298387	
			PL	320789	
			SK	79297	
			TR	960596 /	
			US	5721363 <i>F</i>	
			ZA	9510900 /	\    24-06-1996
WO 9720826	Α	12-06-1997	AT	403579 E	
			AT	199495 /	
			AU	709030 E	3 19-08-1999
			AU	1175597 /	
			BG	102504 /	
			BR	9611892 /	
		•	CA	2239542 <i>l</i>	
			CN	1203592	
			EP	0874832 <i>l</i>	4 04-11-1998
			HR	960575 /	31-12-1997
			NO	982251 /	
			NZ	324297	
			PL	327067	
			SK	74998 /	

## VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMEN GEBIET DES PATENTWESENS

ARBEUT DE LEODEN

**PCT** 

WIPO PCT

## INTERNATIONALER VORLÄUFIGER PRÜFUNGSBERICHT

(Artikel 36 und Regel 70 PCT)

			(Altikel 30 dild	rieger / c	, , ,	''
Aktenzeiche		Anmelders oder Anwalts	WEITERES VORGE			lung über die Übersendung des internationalen Prüfungsbericht (Formblatt PCT/IPEA/416)
0.2.1182						[
Internationa			Internationales Anmeldeda	atum ( l ag/Mona	at/Janr)	Prioritätsdatum (Tag/Monat/Tag)
PCT/EP9	9/08	462 	05/11/1999		_	13/11/1998
Internationa C07D251		tentklassification (IPK) oder	nationale Klassifikation und	IPK		
Anmelder						
AGROLI	NZ M	ELAMIN GMBH et al.				
			fungsbericht wurde von delder gemäß Artikel 36 ü		ternatio	onale vorläufigen Prüfung beauftragte
2. Diese	r BEF	RICHT umfaßt insgesamt	7 Blätter einschließlich	dieses Deckl	blatts.	
u B	nd/od ehörd	ler Zeichnungen, die geä	indert wurden und dieser chtigungen (siehe Regel	m Bericht zug	runde	tter mit Beschreibungen, Ansprüchen liegen, und/oder Blätter mit vor dieser It 607 der Verwaltungsrichtlinien zum PCT).
ı	×	icht enthält Angaben zu t Grundlage des Berichts	_			
- 11						A the second sec
	_	<del>-</del>		it, erfinderisci	ne I ati	gkeit und gewerbliche Anwendbarkeit
V V	∐ ⊠	Begründete Feststellun	•	sichtlich der N klärungen zu	leuheit r Stütz	, der erfinderische Tätigkeit und der ung dieser Feststellung
VI		Bestimmte angeführte	Unterlagen			
VII		Bestimmte Mängel der	internationalen Anmeldu	ing		
VIII	⊠	Bestimmte Bemerkung	en zur internationalen Ar	nmeldung		
Datum der	Einrei	chung des Antrags		Datum der Fe	rtigstellu	ung dieses Berichts
20/04/20	00			30.11.2000		
	auftra	nschrift der mit der internatio gten Behörde:	onalen vorfäufigen	Bevollmächtig	ter Bed	iensteter
<u></u>	D-8	opäisches Patentamt 0298 München +49 89 2399 - 0 Tx: 523656	6 epmu d	Stix, E		
Fax: +49 89 2399 - 4465			1	Tel. Nr. +49 8	9 2399	8057

# INTERNATIONALER VORLÄUFIGER PRÜFUNGSBERICHT

Internationales Aktenzeichen PCT/EP99/08462

i.	Grundlage des Berich	nts
1.	Artikel 14 hin vorgeleg	rstellt auf der Grundlage ( <i>Ersatzblätter, die dem Anmeldeamt auf eine Aufforderung nach</i> t wurden, gelten im Rahmen dieses Berichts als "ursprünglich eingereicht" und sind ihm e keine Änderungen enthalten.):
	1-9	ursprüngliche Fassung
	Patentansprüche, Nr.	:
	1-11	ursprüngliche Fassung
2.	die internationale Anme	he: Alle vorstehend genannten Bestandteile standen der Behörde in der Sprache, in der eldung eingereicht worden ist, zur Verfügung oder wurden in dieser eingereicht, sofern chts anderes angegeben ist.
	Die Bestandteile stand dabei handelt es sich u	en Behörde in der Sprache: , zur Verfügung bzw. wurden in dieser Sprache eingereicht; um
	☐ die Sprache der Ü	bersetzung, die für die Zwecke der internationalen Recherche eingereicht worden ist (nach

□ die Veröffentlichungssprache der internationalen Anmeldung (nach Regel 48.3(b)).
 □ die Sprache der Übersetzung, die für die Zwecke der internationalen vorläufigen Prüfung eingereicht worden ist (nach Regel 55.2 und/oder 55.3).
 3. Hinsichtlich der in der internationalen Anmeldung offenbarten Nucleotid- und/oder Aminosäuresequ nz ist die internationale vorläufige Prüfung auf der Grundlage des Sequenzprotokolls durchgeführt worden, das:
 □ in der internationalen Anmeldung in schriftlicher Form enthalten ist.
 □ zusammen mit der internationalen Anmeldung in computerlesbarer Form eingereicht worden ist.
 □ bei der Behörde nachträglich in schriftlicher Form eingereicht worden ist.
 □ bie Erklärung, dass das nachträglich eingereichte schriftliche Sequenzprotokoll nicht über den Offenbarungsgehalt der internationalen Anmeldung im Anmeldezeitpunkt hinausgeht, wurde vorgelegt.
 □ Die Erklärung, dass die in computerlesbarer Form erfassten Informationen dem schriftlichen Sequenzprotokoll entsprechen, wurde vorgelegt.

4. Aufgrund der Änderungen sind folgende Unterlagen fortgefallen:
Beschreibung, Seiten:
Ansprüche, Nr.:

Blatt:

□ Zeichnungen,

Regel 23.1(b)).

# INTERNATIONALER VORLÄUFIGER PRÜFUNGSBERICHT

Internationales Aktenzeichen PCT/EP99/08462

5. 🗆	Dieser Bericht ist ohne Berücksichtigung (von einigen) der Änderungen erstellt worden, da diese aus den
	angegebenen Gründen nach Auffassung der Behörde über den Offenbarungsgehalt in der ursprünglich
	eingereichten Fassung hinausgehen (Regel 70.2(c)).

(Auf Ersatzblätter, die solche Änderungen enthalten, ist unter Punkt 1 hinzuweisen;sie sind diesem Bericht beizufügen).

- 6. Etwaige zusätzliche Bemerkungen:
- V. Begründete Feststellung nach Artikel 35(2) hinsichtlich der Neuheit, der erfinderischen Tätigkeit und der gewerblichen Anwendbarkeit; Unterlagen und Erklärungen zur Stützung dieser Feststellung
- 1. Feststellung

Neuheit (N) Ja: Ansı

Ansprüche 4,9,10,11

Nein: Ansprüche 1-3,5-8

Erfinderische Tätigkeit (ET)

Ja: Ansprüche

Nein: Ansprüche 1-11

Gewerbliche Anwendbarkeit (GA)

Ja: Ansprüche 1-11

Nein: Ansprüche

2. Unterlagen und Erklärungen siehe Beiblatt

### VIII. Bestimmte Bemerkungen zur internationalen Anmeldung

Zur Klarheit der Patentansprüche, der Beschreibung und der Zeichnungen oder zu der Frage, ob die Ansprüche in vollem Umfang durch die Beschreibung gestützt werden, ist folgendes zu bemerken: siehe Beiblatt

#### Zu Punkt I

#### Grundlage des Bescheides

Der Prüfung werden folgende Anmeldungsunterlagen zugrunde gelegt:

In der Fassung für die Vertragsstaaten: AT BE CH DE DK ES FI FR GB GR IT IE LI LU MC NL PT SE

Beschreibung, Seiten:

1-9

ursprüngliche Fassung

Patentansprüche, Nr.:

1-11

ursprüngliche Fassung

#### Zu Punkt V

Begründete Feststellung nach Regel 66.2(a)(ii) hinsichtlich der Neuheit, der erfinderischen Tätigkeit und der gewerblichen Anwendbarkeit; Unterlagen und Erklärungen zur Stützung dieser Feststellung

Es wird auf die folgenden Dokumente verwiesen:

D1: WO 96 23778 A (AGROLINZ MELAMIN GMBH) 8. August 1996 (1996-08-08) in der Anmeldung erwähnt

D2: WO 96 20182 A (AGROLINZ MELAMIN GMBH) 4. Juli 1996 (1996-07-04) in der Anmeldung erwähnt

#### Neuheit:

Vorliegende Anmeldung scheint die Erfordernisse des Artikels 33(2) PCT aus folgenden Gründen nicht zu erfüllen:

Das im Anspruch 1 beanspruchte Verfahren zur Herstellung von reinem Melamin, gekennzeichnet durch die Schritte, dass die in einem Hochdruckprozeß aus Harnstoff hergestellte Melaminschmelze unter Zufuhr von Ammoniak gekühlt wird, worauf

### INTERNATIONALER VORLÄUFIGER PRÜFUNGSBERICHT - BEIBLATT

entweder nach a) oder b) gequencht wird und das Melamin anschließend isoliert wird, wird durch Anspruch 1 aus D1 vorweggenommen, als in D1 eine "rasche" Abkühlung anschließend an eine Verweilzeit beschrieben wird. Innerhalb der Verweilzeit in D1 kann stufenweise gekühlt werden, die Verweilzeit kann in einem weiten Bereich variieren (siehe S. 2,3 Brückenparagraph). Raumtemperatur wird mittels Wasserkühlung, Kühlung durch flüssigen Ammoniak oder durch Mischen mit kalten Gasen erreicht (siehe S. 3, 1. Absatz). Als in vorliegendem Anspruch 1 "unter Zufuhr von Ammoniak auf eine Temperatur, die etwa 1 bis 50 °C über dem vom jeweiligen Ammoniakdruck abhängigen Schmelzpunkt " gekühlt wird, eine Verweilzeit bei dieser Temperatur jedoch nicht angegeben ist, scheint dieser Kühlschritt kein neues technisches Merkmal darzustellen, da bei der Abkühlung in D1 dieser Temperaturbereich auch im Falle "rascher" Abkühlung zwangsläufig durchlaufen wird. An dieser Stelle sei auf Punkt VIII verwiesen.

Auch die Verfahrensschritte des Anspruchs 1 aus D2 (Ausführungsformen: siehe z. B. Beispiel 11 und 12, S. 11) haben neuheitsschädlichen Charakter. So beschreibt Beispiel 11 die auf die Melaminherstellung folgenden Verfahrensschritte wie folgt: Verweilen lassen (ein fakultatives Merkmal der Anmeldung), Abkühlung mit definierter Kühlrate, Eintauchen in kaltes Wasser. Aus der allgemeinen Formulierung in Anspruch 1 der Variante a) geht nicht hervor, ob der Ausdruck "Quenchen" das in D2 beschriebene "Eintauchen in kaltes Wasser" ausschließt. Die Isolierung wird als implizites technisches Merkmal angesehen. Daher wird Anspruch 1 als nicht neu angesehen.

Vorliegende Ansprüche 2,3,5-9 werden als nicht neu angesehen, da die Anwesenheit von Ammoniak bei der Abkühlung (siehe D2, Anspruch 1, S. 13) sowie die Umkristallisation (siehe D2, S. 2, 1. Paragraph) in D2 beschrieben wird. Des weiteren scheinen die gesonderten Ausführungsformen, die sich auf den Verfahrensabschnitt der Variante a), die die Option beinhaltet, dass nur mit Wassser gekühlt wird, bzw. auf die Schritte vor der Variante a) beziehen, keine neuen Verfahrensparameter zu enthalten (zu "Wasserkühlung" siehe auch Punkt VIII).

Vorliegende Ansprüche 4,9,10,11 scheinen neu zu sein, da sie sich auf Verfahrensvariante b) bzw. auf Rückführungsmethoden beziehen.

#### Erfinderische Tätigkeit:

Vorliegende Anmeldung scheint aus folgenden Gründen nicht den Erfordernissen des

Artikels 33(3) zu genügen:

Dokument D2 wird als nächster Stand der Technik angesehen, da es in den Beispielen ähnliche Reaktionsparameter verwendet und sich ebenfalls mit der Problematik der Verfahrensoptimierung zur Herstellung von reinem Melamin auseinandersetzt. Im Licht der Lehre besagten Dokuments, das gleichzeitig den Gegenstand des vorliegenden Anspruchs 1 vorwegnimmt, erscheint es naheliegend, einen kontrollierten Kühlschritt vor das Quenchen zu lagern, um somit des Reinheitsgrad des Produkts zu erhöhen. Die in Anspruch 1 beschriebenen alternativen Quenchmethoden, sowie die wäßrige Aufarbeitung stellen Allgemeinwissen dar bzw. werden als technische Äquivalente zu D2 gesehen und scheinen keinen erfinderischen Beitrag zu vorliegender Methode zu liefern. Somit wird die Kombination von Reaktionsschritten in vorliegender Anmeldung als naheliegend angesehen. Ebenso erscheint es für den Fachmann naheliegend zu sein, Rückführungsmethoden, sei es rückgeführte Mutterlauge, Wärme anzuwenden. Die der vorliegenden Anmeldung zugrundeliegende Aufgabe muß daher in der Bereitstellung von neuen Verfahrensschritten mit unerwarteten Eigenschaften gegenüber dem nächsten Stand der Technik (D2) gesehen werden. In Abwesenheit von Vergleichsdaten oder anderen geeigneten Informationen ist es nicht möglich zu beurteilen, ob diese Aufgabe gelöst worden ist oder nicht . Sollten Vergleichstests durchgeführt werden, so müssen diese das Erfordernis größtmöglicher Überstimmung der technischen Merkmale erfüllen, und zwar derart, dass die überrraschenden Eigenschaften glaubhaft auf das essentielle Unterscheidungsmerkmal zurückzuführen sind. Zum jetzigen Zeitpunkt ist nicht klar, welcher Verfahrensparameter als essentielles Merkmal zur Beurteilung der erfinderischen Tätigkeit herangezogen werden soll.

In diesem Zusammenhang sei darauf hingewiesen, dass in Vergleichsdokument D2 Reinheitsstufen von 99,8 % beschrieben worden sind (siehe S. 2, 2. Absatz).

Gewerbliche Anwendbarkeit:

Keine Einwände

Zu Punkt VIII

B stimmt B m rkung n zur int rnational n Anm Idung

Gemäß Artikel 6 PCT sind folgende Beanstandungen zu machen: Das fakultative Merkmal des vorliegenden Anspruchs 1 "Verweilen, in einem Aging- Behälter" ist ein dehnbarer Begriff und umfaßt Druck-und Temperaturänderungen, ebenso wie die Kühlphase, die, wie schon unter V erwähnt, zeitlich nicht definiert ist. Es ist somit nicht klar, welche Parametereinstellungen der Verweilphase und welche der Kühlphase zugeordnet werden sollen, m. a. W. inwiefern sich die beiden Schritte überlappen, bzw. inwiefern eine Verweilphase des Standes der Technik einer Kühlphase der Anmeldung entspricht und vice versa.

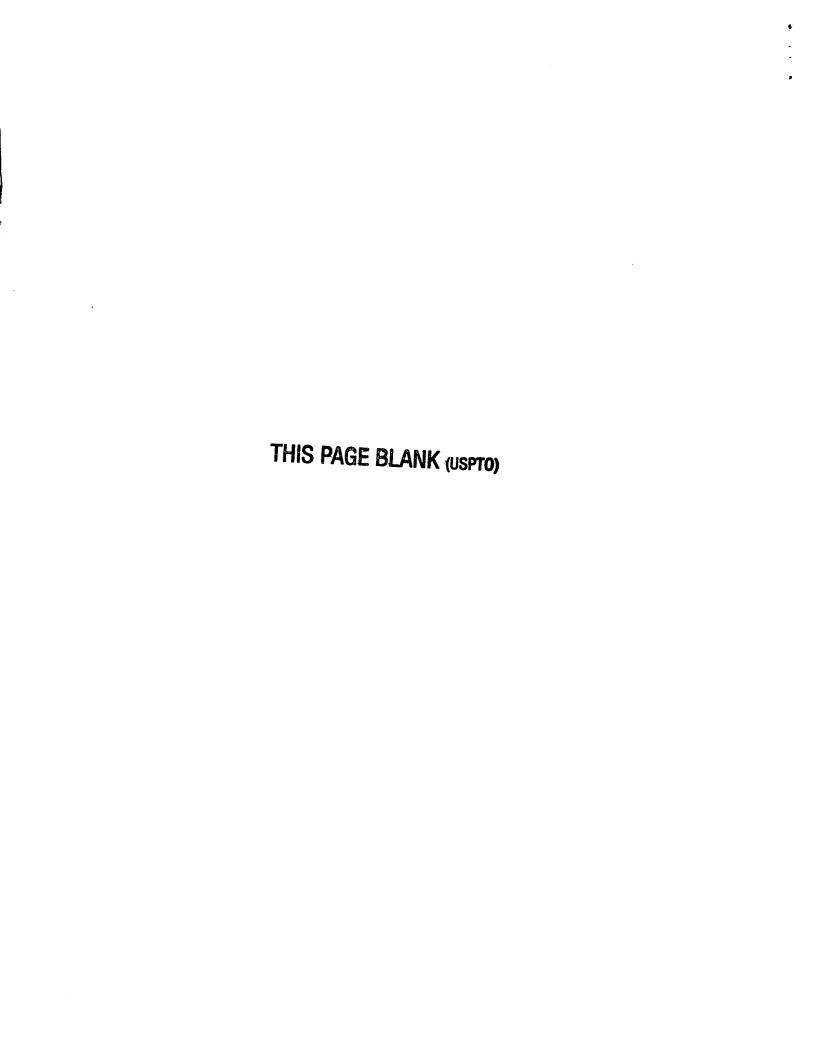
Gleiches gilt für den in Anspruch1 verwendeten Ausdruck "Quenchen", aus dem nicht mit absoluter Sicherheit hervorgeht, ob ein "Quenchen" in der Lösung beansprucht wird, im Gegensatz zu einer schlagartigen Abkühlung von außen. Durch die unklare Formulierung der technischen Merkmale des Anspruchs 1 ist eine unzweifelhafte Klärung der Neuheitsfrage derzeit nicht möglich (siehe Punkt V).

Die auf S. 4 angeführte Alternative des Wärmetauschers zur Abkühlung durch Ammoniakzufuhr ist nicht in Übereinstimmung mit der Verfahrensbeschreibung in Anspruch 1, und erfüllt daher nicht die Erfordernisse des Artikels 6 PCT.

Ein Verfahren zur Herstellung von "reinem" Melamin genügt ebenso nicht den Erfordernissen des Artikels 6 PCT, als es derzeit nicht ausgeschlossen ist, dass der Reinheitsgrad von Melamin ein erfindungswesentliches Merkmal darstellt, weshalb eine Präzisierung das Reinheitsgrades erforderlich wäre.

Dies gilt ebenso für den Ausdruck "etwa" in Verbindung mit einer Bereichsangabe.

Des weiteren sei angemerkt, dass bevorzugte, fakultative Ausführungsformen den Schutzbereich eines Anspruchs nicht einschränken. Gesonderte Ausführungsformen sollten zum Gegenstand von abhängigen Ansprüchen gemacht werden.



PCT WELTORGANISATION FÜR GEISTIGES EIGENTUM Internationales Büro
INTERNATIONALE ANMELDUNG VERÖFFENTLICHT NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS (PCT)

(51) Internationale Patentklassifikation 7: (11) Internationale Veröffentlichungsnummer: WO 00/29393 C07D 251/62, 251/60 A1 (43) Internationales Veröffentlichungsdatum: 25. Mai 2000 (25.05.00)

PCT/EP99/08462 (21) Internationales Aktenzeichen:

(22) Internationales Anmeldedatum: 5. November 1999 (05.11.99)

(30) Prioritätsdaten:

A 1894/98

13. November 1998 (13.11.98) AT

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten ausser AGROLINZ MELAMIN GMBH [AT/AT]; St. US): ter-Strasse 25, A-4021 Linz (AT).

(72) Erfinder; und

(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): COUFAL, Gerhard [AT/AT]; Burgerstrasse 35, A-4060 Leonding (AT).

(74) Anwalt: KUNZ, Ekkehard; Agrolinz Melamin GmbH, St. Peter-Strasse 25, A-4021 Linz (AT).

(81) Bestimmungsstaaten: AE, AL, AM, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BR, BY, CA, CH, CN, CU, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KP, KR, KZ, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MD, MG, MK, MN, MW, MX, NO, NZ, PL, PT, RO, RU, SD, SE, SG, SI, SK, SL, TJ, TM, TR, TT, UA, UG, US, UZ, VN, YU, ZA, ZW, ARIPO Patent (GH, GM, KE, LS, MW, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZW), eurasisches Patent (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), europäisches Patent (AT, BE, CH, CY, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC,

NL, PT, SE), OAPI Patent (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA,

Veröffentlicht

Mit internationalem Recherchenbericht.

GN, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

(54) Title: METHOD FOR PRODUCING PURE MELAMINE

(54) Bezeichnung: VERFAHREN ZUR HERSTELLUNG VON REINEM MELAMIN

#### (57) Abstract

The invention relates to a method for producing pure melamine. According to this method, the melamine melt, which is produced from urea in a high-pressure process, is cooled and ammonia is added until it reaches a temperature of approximately 1 to 50 °C above the melting temperature of the melamine as dependent on the respective pressure of ammonia and then either a) quenched with water or an aqueous solution or suspension containing ammonia and/or melamine so that the melamine solidifies or b) quenched with cold liquid or gaseous ammonia, so that the melamine solidifies, the melamine then being cooled further with water or an aqueous solution or suspension containing ammonia and/or melamine and c) the melamine is then isolated.

#### (57) Zusammenfassung

Verfahren zur Herstellung von reinem Melamin, bei dem die in einem Hochdruckprozeß aus Harnstoff hergestellte Melaminschmelze unter Zufuhr von Ammoniak auf eine Temperatur, die etwa 1 bis 50 °C über dem vom jeweiligen Ammoniakdruck abhängigen Schmelzpunkt des Melamins liegt, gekühlt wird, worauf entweder a) mit Wasser oder eier wäßrigen, Ammoniak und/oder Melamin enthaltenden Lösung oder Suspension gequencht und das Melamin verfestigt - oder b) mit kalten flüssigem oder gasförmigem Ammoniak gequencht wird, wobei sich das Melamin verfestigt, welches dann in einem zweiten Schritt mit Wasser oder einer wäßrigen Ammoniak und/oder Melamin enthaltenden Lösung oder Suspension weiter gekühlt und c) das Melamin anschließend isoliert wird.

### LEDIGLICH ZUR INFORMATION

Codes zur Identifizierung von PCT-Vertragsstaaten auf den Kopfbögen der Schriften, die internationale Anmeldungen gemäss dem PCT veröffentlichen.

AL	Albanien	ES	Spanien	LS	Lesotho	SI	Slowenien
AM	Armenien	FI	Finnland	LT	Litauen	SK	Slowakei
AT	Österreich	FR	Frankreich	LU	Luxemburg	SN	Senegal
ΑU	Australien	GA	Gabun	LV	Lettland	SZ	Swasiland
ΑZ	Aserbaidschan	GB	Vereinigtes Königreich	MC	Monaco	TD	Tschad
BA	Bosnien-Herzegowina	GE	Georgien	MD	Republik Moldau	TG	Togo
BB	Barbados	GH	Ghana	MG	Madagaskar	T.J	Tadschikistan
BE	Belgien	GN	Guinea	MK	Die ehemalige jugoslawische	TM	Turkmenistan
BF	Burkina Faso	GR	Griechenland		Republik Mazedonien	TR	Türkei
BG	Bulgarien	HU	Ungarn	ML	Mali	TT	Trinidad und Tobago
BJ	Benin	IE	Irland	MN	Mongolei	UA	Ukraine
BR	Brasilien	IL	Israel	MR	Mauretanien	UG	Uganda
BY	Belarus	IS	Island	MW	Malawi	US	Vereinigte Staaten von
CA	Kanada	IT	Italien	MX	Mexiko		Amerika
CF	Zentralafrikanische Republik	JP	Japan	NE	Niger	UZ	Usbekistan
CG	Kongo	KE	Kenia	NL	Niederlande	VN	Vietnam
CH	Schweiz	KG	Kirgisistan	NO	Norwegen	YU	Jugoslawien
CI	Côte d'Ivoire	KP ·	Demokratische Volksrepublik	NZ	Neuseeland	zw	Zimbabwe
CM	Kamerun		Korea	PL	Polen		
CN	China	KR	Republik Korea	PT	Portugal		
CU	Kuba	KZ	Kasachstan	RO	Rumänien		
CZ	Tschechische Republik	LC	St. Lucia	RU	Russische Föderation		
DE	Deutschland	LI	Liechtenstein	SD	Sudan		
DK	Dänemark	LK	Sri Lanka	SE	Schweden		
EE	Estland	LR	Liberia	SG	Singapur		

#### Verfahren zur Herstellung von reinem Melamin

Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von reinem Melamin in einem Hochdruckprozeß, bei dem die Melaminschmelze vor der Verfestigung unter Zufuhr von Ammoniak gekühlt und anschließend wäßrig aufgearbeitet wird. Die Herstellung von Melamin durch Pyrolyse von Harnstoff ist beispielsweise aus "Ullmann's Encyclopedia of Industrial Chemistry, Vol A16, 5th ed (1990), Seiten 171-185" bekannt. In dem darin beispielhaft beschriebenen Montedison-Prozeß wird Harnstoff in einem Reaktor bei 370 °C und 70 bar gemeinsam mit Ammoniak während 20 min zersetzt. Das dabei im wesentlichen aus einer Melaminschmelze, Ammoniak und CO<sub>2</sub> bestehende Reaktionsgemisch wird anschließend in einen Quencher auf 25 bar entspannt und bei 160 °C mit einer wäßrigen NH<sub>3</sub>/CO<sub>2</sub>-Lösung behandelt, wobei festes Melamin ausfällt. Um eventuell nicht umgesetzten Harnstoff oder Nebenprodukte zu zersetzen, wird die dabei erhaltene Rohmelamin-Suspension gegebenenfalls für einige Zeit im Quencher belassen. Anschließend wird die Melaminsuspension gegebenenfalls in einem Stripper von NH3 und CO2 befreit, durch Zugabe von Mutterlauge verdünnt, wobei das Melamin gelöst wird. Nach Zugabe von Natronlauge und Aktivkohlebehandlung wird das Melamin auskristallisiert.

In einem weiteren Melaminprozeß (Nissan-Prozeß) erfolgt die Harnstoffzersetzung bei 100 bar und 400 °C, wobei die eingesetzte Harnstoffschmelze vor der Melaminsynthese zum Auswaschen von Melamin und Harnstoff aus den Offgasen des Melaminreaktors verwendet wird. Die erhaltene Melaminschmelze gegebenenfalls nach einem "aging"-Schritt, mit einer wäßrigen wird, Ammoniaklösung geguencht, dabei gelöst und zur Zersetzung

Verunreinigungen bei 180 °C verweilen gelassen. Nach Strippen des Ammoniaks und Filtrieren der Lösung wird das Melamin auskristallisiert. Gemäß US 3,637,686 wird die Melaminschmelze vor dem Quenchen mit wäßrigem Ammoniak in einem ersten Schritt mit kaltem flüssigem oder gasförmigem Ammoniak bei einem Druck von 5 bis 100 bar und einer Temperatur von 200 bis 270 °C gequencht, wobei sich das Melamin verfestigt.

Das bei der Melaminsynthese primär anfallende Rohmelamin, das je nach Herstellverfahren ca. 94 bis 97 Gew.% Melamin, sowie insbesondere Melam, Melem, Melon, Ureidomelamin, Ammelin und Ammelid als wesentliche Verunreinigungen enthält, ist jedoch wegen der nicht ausreichenden Qualität der damit herstellbaren Harze für die meisten Anwendungen nicht bzw. nur unzureichend geeignet. Um zu einem reinen Melamin zu gelangen sind zusätzliche weitere Verfahrensschritte, wie z.B. Umkristallisieren, notwendig.

Es stellte sich demnach die Aufgabe, ein einfacheres Verfahren zu finden, mit dem Melamin in besserer Reinheit sowie mit guten Ausbeuten erhalten werden kann. Erfindungsgemäß konnte dieses Ziel dadurch erreicht werden, daß die vom Melaminreaktor kommende Rohmelaminschmelze vor der Verfestigung und wäßrigen Aufarbeitung unter Aufnahme von weiterem Ammoniak bis nahe über den Schmelzpunkt abgekühlt wird.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist demnach ein Verfahren zur Herstellung von reinem Melamin, dadurch gekennzeichnet, daß die in einem Hochdruckprozeß aus Harnstoff hergestellte Melaminschmelze, gegebenenfalls nach Strippen der Offgase und gegebenenfalls nach Verweilen in einem Aging-Behälter, unter Zufuhr von Ammoniak auf eine Temperatur, die etwa 1 bis 50 °C

über dem vom jeweiligen Ammoniakdruck abhängigen Schmelzpunkt des Melamins liegt, gekühlt wird, worauf entweder

- a) mit Wasser oder einer wäßrigen, Ammoniak und/oder Melamin enthaltenden Lösung oder Suspension gequencht und das Melamin verfestigt - oder
- b) mit kaltem flüssigem oder gasförmigem Ammoniak gequencht wird, wobei sich das Melamin verfestigt, welches dann in einem zweiten Schritt mit Wasser oder einer wäßrigen Ammoniak und/oder Melamin enthaltenden Lösung oder Suspension weiter gekühlt und
- c) das Melamin anschließend isoliert wird.

In Melamin-Hochdruckprozessen wird Melamin bei Drücken von etwa 70 bis 800 bar und Temperaturen von mindestens etwa 370 °C in flüssiger Form als Schmelze erhalten. Die bei der Melaminsynthese entstehenden, insbesondere NH<sub>3</sub> und CO<sub>2</sub> enthaltenden Offgase können entweder vor oder nach dem Abkühlen der Schmelze abgetrennt werden. Vorteilhafterweise werden die Offgase durch Hindurchleiten durch eine Harnstoffschmelze gewaschen, wobei insbesondere mit den Offgasen mitgerissene Teilchen von Melamin bzw. von werden. Dabei wird die nicht umgesetztem Harnstoff ausgewaschen Harnstoffschmelze durch die heißen Offgase erwärmt und vorteilhafterweise zur Melaminsynthese in einen Melaminreaktor geführt, während die gereinigten Offgase vorteilhafterweise in einen Harnstoffreaktor geführt werden. Die Offgase können entweder direkt in den Harnstoffreaktor geführt werden, oder sie werden beispielsweise mit Hilfe von Ammoncarbonat- oder Ammoncarbamatlösungen, die beispielsweise in der Melaminanlage oder der Harnstoffanlage anfallen, kondensiert. Die dabei anfallende Wärme kann beispielsweise zum Vorwärmen des in der Harnstoffanlage eingesetzten Ammoniaks oder zur Produktion von Dampf verwendet werden.

Nach Abtrennen der Offgase kann die Melaminschmelze vorteilhafterweise gestrippt werden, beispielsweise mit NH<sub>3</sub>, wodurch vor allem restliches CO<sub>2</sub> entfernt wird. Weiters ist es vorteilhaft, die Melaminschmelze in einem Aging-Behälter verweilen zu lassen, wie beispielsweise in WO96/23778 oder WO96/20182 beschrieben. Die erfindungsgemäße Abkühlung auf die etwa 1 bis 50 °C über dem vom jeweiligen Ammoniakdruck abhängigen Schmelzpunkt des Melamins liegende Temperatur kann entweder über Wärmetauscher oder durch Zufuhr von kaltem flüssigem, gasförmigem oder überkritischem NH<sub>3</sub> in den Gasraum über der Schmelze erfolgen oder bevorzugt durch Einleiten in die Schmelze, bzw. durch eine Kombination dieser Kühlmaßnahmen, wobei eine gute Durchmischung, beispielsweise durch Durchleiten des NH<sub>3</sub>, eventuell durch zusätzliche Mischeinrichtungen, wie z.B. Rührer, Statikmischer etc. von Vorteil ist. Dabei wird im Idealfall eine mit NH<sub>3</sub> gesättigte Melaminschmelze erhalten. In Abhängigkeit von den Verfahrensbedingungen sowie von der Menge des zugeführten NH<sub>3</sub> können erfindungsgemäß jedoch auch beim jeweiligen Druck und der jeweiligen Temperatur mit NH3 übersättigte oder untersättigte Melaminschmelzen erhalten werden. Die Schmelze wird bevorzugt auf eine Temperatur abgekühlt, die etwa 1 bis 30 °C über dem vom jeweiligen Ammoniakdruck abhängigen Schmelzpunkt des Melamins liegt. Als besonders günstig erweist es sich, wenn auf eine solche Temperatur gekühlt wird, die möglichst knapp über dem vom jeweiligen Ammoniakdruck abhängigen Schmelzpunkt des Melamins liegt. Bevorzugt erfolgt die Abkühlung während einer Zeit von etwa 1 min bis 10 h, besonders bevorzugt von etwa 1 min bis 1 h. Die Verweilzeit in diesem Temperaturbereich beträgt etwa 1 min bis 10 h, bevorzugt etwa 1 min bis 1 h. Der Ammoniakdruck während der Abkühlung liegt bevorzugt bei etwa 50 bis 1000 bar, wobei Drücke von etwa 50 bis 400 bar besonders bevorzugt sind. Dabei ist es vorteilhaft, wenn durch die Ammoniakzufuhr gleichzeitig eine Druckerhöhung erfolgt.

Die Schmelzekühlung kann beispielsweise im Aging-Behälter oder auch in einem eigenen geeigneten Behälter oder Wärmetauscher erfolgen.

Das im Anschluß an die Abkühlung der Schmelze erfolgende Quenchen erfolgt durch Vermischen der abgekühlten Melaminschmelze mit Wasser, einer wäßrigen Lösung oder Suspension (gemäß a) oder mit Ammoniak und anschließend mit Wasser, einer wäßrigen Lösung oder Suspension (gemäß b). Die Vermischung erfolgt besonders vorteilhaft und intensiv durch Versprühen oder Einleiten der einzelnen Substanzen, bzw. durch Versprühen oder Einleiten der Schmelze in die vorgelegte Lösung oder Suspension unter gleichzeitiger Druckminderung. Zum Quenchen der Melaminschmelze in Stufe a) kann besonders vorteilhaft und wirtschaftlich die bei der Verfestigung bzw. Kristallisation und Isolierung des Melamins anfallende Mutterlauge rückgeführt und wieder verwendet werden. Die Temperatur beim Quenchen der Melaminschmelze mit Wasser oder einer wäßrigen, Ammoniak und/oder Melamin enthaltenden Lösung oder Suspension gemäß Schritt a) liegt bevorzugt bei etwa 25 bis 300 °C, besonders bevorzugt bei etwa 50 bis 200 °C, der Druck bei etwa 1 bis 100 bar, besonders bevorzugt bei etwa 1 bis 50 bar. Die Temperatur stellt sich in Abhängigkeit von den Betriebsbedingungen im Quencher, insbesondere von Druck, Konzentrationen und Durchflußgeschwindigkeiten ein. Das Quenchen gemäß b) mit Ammoniak erfolgt bevorzugt bei etwa 200 bis 270 °C und einem Druck von etwa 1 bis 100 bar, besonders bevorzugt bei etwa 1 bis 50 bar, wobei anschließend in einem zweiten Kühlschritt mit Wasser oder einer wäßrigen Ammoniak und/oder Melamin enthaltenden Lösung oder Suspension bevorzugt auf etwa 50 bis 200 °C weiter gekühlt wird. Das bei der Abkühlung erhaltene kristallisierte bzw. verfestigte Melamin wird anschließend durch Abtrennen der Mutterlauge, beispielsweise durch Filtration oder Zentrifugieren isoliert und dann getrocknet, wobei Melamin vor allem wegen des Wegfalls weiterer Reinigungsschritte in guter Ausbeute und mit guter Reinheit im Bereich von etwa 99 % erhalten wird.

Das Quenchen erfolgt vorteilhaft kontinuierlich in einem der Schmelzekühlung nachgeschalteten Quench-Behälter. Dabei tritt beispielsweise flüssiges Melamin mit einer Temperatur, die knapp über dem vom jeweiligen Ammoniakdruck abhängigen Schmelzpunkt bis etwa 370 °C liegt und einem Druck von etwa 100 bis 400 bar am oberen Teil in den Quench-Behälter ein und wird sowohl mit Wasser als auch mit der im Kreislauf rückgeführten wäßrigen Suspension von festem Melamin in einer wäßrigen Melaminlösung aus dem Quench-Behälter bzw. mit rückgeführter Mutterlauge, die ebenfalls oben in den Quench-Behälter eingesprüht werden, gequencht. Das eingesprühte Wasser besitzt beispielsweise eine Temperatur von etwa 25 bis 90 °C, die eingesprühte Suspension bzw. Mutterlauge eine Temperatur von etwa 25 bis 150 °C bei einem Druck von etwa 1 bis 10 bar. Gemäß diesem Beispiel wird die Temperatur im Quench-Behälter etwa konstant gehalten, die Melamin-Suspension im Quench-Behälter wird vorteilhafterweise gerührt, der nicht im Kreislauf rückgeführte Teil der Melamin-Suspension, die neben festem Melamin auch gelöstes Melamin und Ammoniak enthält, wird kontinuierlich am unteren Teil des Quench-Behälters abgezogen, das Melamin durch Filtration oder Zentrifugieren isoliert und getrocknet und die Mutterlauge teils rückgeführt, teils ausgeschleust.

Zur Erzielung höherer und höchster Reinheitsgrade kann das Melamin umkristallisiert werden. Dabei ist es auch möglich, das gemäß a) oder b) erhaltene Melamin, ohne vorherige Isolierung, direkt in der Suspension durch Zufuhr einer wäßrigen ammoniakalischen Lösung zu lösen, wobei besonders bevorzugt und wirtschaftlich die bei der Verfestigung bzw. Kristallisation des Melamins anfallende Mutterlauge rückgeführt und zum Lösen verwendet wird. Eventuell durch Hydrolyse gebildete Nebenprodukte, vor allem Oxyaminotriazine, wie z.B. Ammelin und Ammelid, können gegebenenfalls durch Zugabe von Alkali, beispielsweise NaOH, in Lösung gehalten werden. Die Lösung wird gegebenenfalls verweilen gelassen, gegebenenfalls wird noch gelöstes NH<sub>3</sub>

WO 00/29393 PCT/EP99/08462

gestrippt und gegebenenfalls mit Aktivkohle behandelt. Anschließend wird filtriert, das Melamin auskristallisiert, beispielsweise durch weitere Abkühlung und/oder Verminderung des Druckes bzw. Anlegen eines Vakuums, von der Mutterlauge abgetrennt und getrocknet.

Das gemäß vorliegender Erfindung erhaltene Melamin besitzt im Vergleich zu herkömmlichem Melamin nach Quenchen mit Wasser eine höhere Reinheit, und die Ausbeute nach dem Umkristallisieren ist höher.

Im Anschluß an das Trocknen kann das Melamin zur weiteren Verbesserung der Qualität getempert werden. Das isolierte, gegebenenfalls umkristallisierte Melamin wird dabei bevorzugt unter NH<sub>3</sub>-Druck von etwa 5 bis 600 bar, bevorzugt von etwa 5 bis 100 bar und bei einer Temperatur von etwa 100 °C bis unterhalb des vom jeweiligen NH<sub>3</sub>-Druck abhängigen Schmelzpunktes des Melamins für eine Zeit von etwa 5 min bis 10 h, bevorzugt von etwa 5 min bis 5 h verweilen gelassen (getempert).

#### Beispiel 1

In einen Autoklaven mit 100 ml Volumen wurden 20 g Melamin mit einem Melamgehalt von 2 Gew. % und einem Melemgehalt von 1 Gew. % eingebracht, der Autoklav unter NH<sub>3</sub>-Zufuhr auf eine Temperatur von 370 °C bei einem NH<sub>3</sub>-Druck von 250 bar gebracht und 2 h bei dieser Temperatur und diesem Druck gehalten. Dann wurde unter NH<sub>3</sub>-Zufuhr während 1 h auf 320 °C abgekühlt, wobei der Druck von 250 bar gehalten wurde, 30 min bei dieser Temperatur gehalten und die Melaminschmelze anschließend in einen zweiten Autoklaven (1000 ml Volumen), in dem sich eine wäßrige Ammoniaklösung mit einer Temperatur von 159 °C bei einem Druck von 12 bar befanden, gesprüht. Dabei verfestigte sich das Melamin, die Temperatur im zweiten Autoklaven stieg auf 168 °C, der Druck auf 24 bar. Nach Abkühlen des Autoklaven, Filtrieren und Trocknen wurde Melamin mit einer Reinheit von 99,1 % erhalten.

#### Beispiel 2

In einen Autoklaven mit 100 ml Volumen wurden 20 g Melamin mit einem Melamgehalt von 2 Gew. % und einem Melemgehalt von 1 Gew. % eingebracht, der Autoklav unter NH<sub>3</sub>-Zufuhr auf eine Temperatur von 370 °C bei einem NH<sub>3</sub>-Druck von 250 bar gebracht und 2 h bei dieser Temperatur und diesem Druck gehalten. Dann wurde unter NH<sub>3</sub>-Zufuhr während 1 h auf 330 °C abgekühlt, wobei der Druck von 250 bar gehalten wurde, 30 min bei dieser Temperatur gehalten und die Melaminschmelze anschließend in einen zweiten Autoklaven (1000 ml Volumen), in dem sich eine wäßrige Ammoniaklösung mit einer Temperatur von 62 °C bei einem Druck von 1 bar befanden, gesprüht. Dabei verfestigte sich das Melamin, die Temperatur im zweiten Autoklaven stieg auf 81 °C, der Druck auf 4 bar. Nach Abkühlen des Autoklaven, Filtrieren und Trocknen wurde Melamin mit einer Reinheit von 98,8 % erhalten.

#### Beispiel 3

In einen Autoklaven mit 100 ml Volumen wurden 20 g Melamin mit einem Melamgehalt von 2 Gew. % und einem Melemgehalt von 1 Gew. % eingebracht, der Autoklav unter NH<sub>3</sub>-Zufuhr auf eine Temperatur von 370 °C bei einem NH<sub>3</sub>-Druck von 250 bar gebracht und 2 h bei dieser Temperatur und diesem Druck gehalten. Dann wurde unter NH<sub>3</sub>-Zufuhr während 1 h auf 350 °C abgekühlt, wobei der Druck von 250 bar gehalten wurde, 30 min bei dieser Temperatur gehalten und die Melaminschmelze anschließend in einen zweiten Autoklaven (1000 ml Volumen), in dem sich eine wäßrige Ammoniaklösung mit einer Temperatur von 63 °C bei einem Druck von 1 bar befanden, gesprüht. Dabei verfestigte sich das Melamin, die Temperatur im zweiten Autoklaven stieg auf 88 °C, der Druck auf 4 bar. Nach Abkühlen des Autoklaven, Filtrieren und Trocknen wurde Melamin mit einer Reinheit von 98,6 % erhalten.

#### Vergleichsbeispiel 1

In einen Autoklaven mit 100 ml Volumen wurden 20 g Melamin mit einem Melamgehalt von 2 Gew. % und einem Melemgehalt von 1 Gew. % eingebracht, der Autoklav unter NH<sub>3</sub>-Zufuhr auf eine Temperatur von 370 °C bei einem NH<sub>3</sub>-Druck von 250 bar gebracht und 2 h bei dieser Temperatur und diesem Druck gehalten. Dann wurde die Melaminschmelze in einen zweiten Autoklaven (1000 ml Volumen), in dem sich eine wäßrige Ammoniaklösung mit einer Temperatur von 62 °C bei einem Druck von 1 bar befanden, gesprüht. Dabei verfestigte sich das Melamin, die Temperatur im zweiten Autoklaven stieg auf 94 °C, der Druck auf 5 bar. Nach Abkühlen des Autoklaven, Filtrieren und Trocknen wurde Melamin mit einer Reinheit von 97,5 % erhalten.

#### Ansprüche

- 1. Verfahren zur Herstellung von reinem Melamin, dadurch gekennzeichnet, daß die in einem Hochdruckprozeß aus Harnstoff hergestellte Melaminschmelze, gegebenenfalls nach Strippen der Offgase und gegebenenfalls nach Verweilen in einem Aging-Behälter, unter Zufuhr von Ammoniak auf eine Temperatur, die etwa 1 bis 50 °C über dem vom jeweiligen Ammoniakdruck abhängigen Schmelzpunkt des Melamins liegt, gekühlt wird, worauf entweder
  - a) mit Wasser oder einer wäßrigen, Ammoniak und/oder Melamin enthaltenden Lösung oder Suspension gequencht und das Melamin verfestigt oder
  - b) mit kaltem flüssigem oder gasförmigem Ammoniak gequencht wird, wobei sich das Melamin verfestigt, welches dann in einem zweiten Schritt mit Wasser oder einer wäßrigen Ammoniak und/oder Melamin enthaltenden Lösung oder Suspension weiter gekühlt und
  - c) das Melamin anschließend isoliert wird.
- 2. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß die Abkühlung der Melaminschmelze auf die Temperatur, die etwa 1 bis 50 °C über dem Schmelzpunkt des Melamins liegt, durch Einleiten von kaltem flüssigem oder gasförmigem Ammoniak erfolgt.
- 3. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß das gemäß a) oder b) erhaltene, als Suspension vorliegende Melamin, durch Zufuhr einer wäßrigen ammoniakalischen Lösung, bevorzugt einer rückgeführten bei der Kristallisation anfallenden Mutterlauge gelöst, die Lösung gegebenenfalls mit NaOH versetzt, gegebenenfalls verweilen

gelassen, gegebenenfalls das gelöste Ammoniak gestrippt, anschließend filtriert und das Melamin auskristallisiert und isoliert wird.

- 4. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß die Melaminschmelze in Stufe a) durch rückgeführte, bei der Kristallisation anfallende Mutterlauge gequencht wird.
- 5. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß die Melaminschmelze bei einem Ammoniakdruck von etwa 50 bis 1000 bar unter Zufuhr von Ammoniak auf eine Temperatur, die etwa 1 bis 50 °C über dem Schmelzpunkt des Melamins liegt, abgekühlt wird.
- 6. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß die Melaminschmelze auf eine Temperatur, die etwa 1 bis 30 °C über dem Schmelzpunkt des Melamins liegt, abgekühlt wird.
- 7. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß die Melaminschmelze durch Einleiten von Ammoniak während etwa 1 min bis 10 h auf eine Temperatur, die etwa 1 bis 50 °C über dem Schmelzpunkt des Melamins liegt, abgekühlt wird.
- 8. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß in Stufe a) bei einer Temperatur von etwa 25 °C bis 300 °C, bevorzugt von etwa 50 °C bis 200 °C und einem Druck von etwa 1 bis 100 bar, bevorzugt von etwa 1 bis 50 bar gequencht wird.
- Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, daß in Stufe b) bei einer Temperatur von etwa 200 °C bis 270 °C und einem

Druck von etwa 1 bis 100 bar, bevorzugt etwa 1 bis 50 bar gequencht wird und dann im zweiten Schritt auf etwa 50 °C bis 200 °C weiter gekühlt wird.

- 10. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 9, dadurch gekennzeichnet, daß aus den Offgasen des Melaminreaktors Melamin und Harnstoff mittels einer Harnstoffschmelze ausgewaschen werden, die sich dabei gleichzeitig erwärmt und anschließend die Harnstoffschmelze zur Melaminsynthese in einen Melaminreaktor und die Offgase in einen Harnstoffreaktor geführt werden.
- 11. Verfahren gemäß Anspruch 10, dadurch gekennzeichnet, daß die von Melamin und Harnstoff befreiten Offgase, gegebenenfalls unter Zuhilfenahme von Ammoncarbonatlösung und/oder Ammoncarbamatlösung, die aus einer Harnstoffanlage oder der Melaminanlage abgezogen werden, kondensiert werden und die anfallende Wärme zum Vorwärmen des in der Harnstoffanlage eingesetzten flüssigen Ammoniaks, bzw. zur Produktion von Dampf verwendet wird.

Interr nai Application No

			FC1/EF 99/08402			
A. CLASSI IPC 7	FICATION OF SUBJECT MATTER C07D251/62 C07D251/60					
According to	o International Patent Classification (IPC) or to both national class	sification and IPC				
	SEARCHED					
Minimum do IPC 7	cumentation searched (classification system followed by classifi $C07D$	cation symbols)				
Documentat	tion searched other than minimum documentation to the extent th	nat such documents are inclu	ded in the fields searched			
Electronic d	ata base consulted during the international search (name of data	a base and, where practical,	search terms used)			
C. DOCUM	ENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT					
Category '	Citation of document, with indication, where appropriate, of the	relevant passages	Releva	ant to claim No.		
X	WO 96 23778 A (AGROLINZ MELAMIN 8 August 1996 (1996-08-08) cited in the application claims 1,2,7	( GMBH)	1			
X	WO 96 20182 A (AGROLINZ MELAMIN 4 July 1996 (1996-07-04) cited in the application claim 1; example 1	( GMBH)	1			
Α	WO 97 20826 A (AGROLINZ MELAMIN ;CANZI LORENZO (IT); COUFAL GER MU) 12 June 1997 (1997-06-12) page 8 -page 9	N GMBH RHARD (IT);				
Furth	ner documents are listed in the continuation of box C.	X Patent family	members are listed in annex.			
³ Special ca	tegories of cited documents :			<del></del>		
"A" docume consid "E" earlier of filing d "L" docume which citation	ent defining the general state of the art which is not ered to be of particular relevance document but published on or after the international ate at the international ate at the document but publication of the publication of the of another or other special reason (as specified)	or priority date and cited to understand invention  "X" document of particular cannot be consided involve an inventive document of particular cannot be consided cannot be consided to the consided cannot be consided to the consided to the consided to the cannot be consided to the consideration	ished after the international filing I not in conflict with the application of the principle or theory underlyin illar relevance; the claimed inventing anovel or cannot be considered e step when the document is take illar relevance; the claimed inventing the of to involve an inventive step we	n but g the ion t to en alone ion when the		
other r	"O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means  "P" document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed  "A document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art.  "& document member of the same patent family					
Date of the	actual completion of the international search	Date of mailing of	he international search report			
5	January 2000	14/01/2	000			
Name and n	nailing address of the ISA  European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2  NL - 2280 HV Rijswijk  Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+31-70) 340-3016	Authorized officer  De Jong	. В			

information on patent family members

Intern 1al Application No PCT/EP 99/08462

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)	Publication date
WO 9623778 A	08-08-1996	AT 402296 B AT 18695 A BR 9607332 A CN 1172480 A EP 0807107 A HR 960044 A JP 11506415 T NZ 298425 A PL 321596 A	25-03-1997 15-08-1996 25-11-1997 04-02-1998 19-11-1997 31-12-1997 08-06-1999 29-04-1999 08-12-1997
WO 9620182 A	04-07-1996	AT 402294 B AT 239294 A AT 176228 T AU 692034 B AU 4386196 A BG 101594 A BR 9510363 A CA 2207059 A CN 1171102 A DE 59505010 D EP 0799212 A ES 2128798 T HR 950607 A HU 77060 A JP 10511368 T NO 972869 A NZ 298387 A PL 320789 A SK 79297 A TR 960596 A US 5721363 A ZA 9510900 A	25-03-1997 15-08-1996 15-02-1999 28-05-1998 19-07-1996 27-02-1998 23-12-1997 04-07-1996 21-01-1998 11-03-1999 08-10-1997 16-05-1999 31-10-1997 02-03-1998 04-11-1998 14-08-1997 29-04-1999 27-10-1997 08-10-1997 08-10-1997 21-07-1996 24-02-1998 24-06-1996
WO 9720826 A	12-06-1997	AT 403579 B AT 199495 A AU 709030 B AU 1175597 A BG 102504 A BR 9611892 A CA 2239542 A CN 1203592 A EP 0874832 A HR 960575 A NO 982251 A NZ 324297 A PL 327067 A SK 74998 A	25-03-1998 15-08-1997 19-08-1999 27-06-1997 30-04-1999 17-02-1999 12-06-1997 30-12-1998 04-11-1998 31-12-1997 15-05-1998 29-07-1999 23-11-1998

Inter onales Aktenzeichen PCT/EP 99/08462

A. KLASS IPK 7	CO7D251/62 CO7D251/60		
Nach der Ir	nternationalen Patentklassifikation (IPK) oder nacn der nationalen Klass	ifikation und der IPK	
	ERCHIERTE GEBIETE		
	erter Mindestprufstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole	9 )	
IPK 7	C07D		
Recherchie	erte aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, sow	veit diese unter die recherchierten Gebiete	fallen
Während d	der internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Na	me der Datenbank und evtl. verwendete	Suchbegriffe)
C. ALS W	ESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN		
Kategorie	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe	der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
X	WO 96 23778 A (AGROLINZ MELAMIN G 8. August 1996 (1996-08-08) in der Anmeldung erwähnt Ansprüche 1,2,7	MBH)	1
X	WO 96 20182 A (AGROLINZ MELAMIN G 4. Juli 1996 (1996-07-04) in der Anmeldung erwähnt Anspruch 1; Beispiel 1	MBH)	1
A	WO 97 20826 A (AGROLINZ MELAMIN G ;CANZI LORENZO (IT); COUFAL GERHA MU) 12. Juni 1997 (1997-06-12) Seite 8 -Seite 9		
	eitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu ntnehmen	X Siehe Anhang Patentfamilie	
"A" Veröf aber "E" ältere Ann "L" Veröf sche and soli aus; "O" Verö eine "P" Veröl	ffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, r nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist es Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen	T" Spätere Veröffentlichung, die nach de oder dem Prioritätsdatum veröffentlichen Anmeldung nicht kollidiert, sondern n Erlindung zugrundeliegenden Prinzip Theorie angegeben ist "X" Veröffentlichung von besonderer Bedkann allein aufgrund dieser Veröffent erfinderischer Tätigkeit beruhend bet "Y" Veröffentlichung von besonderer Bedkann nicht als auf erfinderischer Tätig werden, wenn die Veröffentlichung in Veröffentlichungen dieser Kategone diese Verbindung für einen Fachmar "&" Veröffentlichung, die Mitglied derselb.	nt worden ist und mit der ur zum Verständnis des der s oder der ihr zugnundeliegenden eutung; die beanspruchte Erlindun lichung nicht als neu oder auf rachtet werden eutung; die beanspruchte Erlindun gkeit beruhend betrachtet itt einer oder mehreren anderen in Verbindung gebracht wird und en naheliegend ist
	es Abschlusses der internationalen Recherche	Absendedatum des internationalen F	Recherchenberichts
	5. Januar 2000	14/01/2000	
Name un	nd Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2 NL – 2280 HV Rijswijk Tel. (+31–70) 340–2040. Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+31–70) 340–3016	De Jong, B	

1

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur selben Patentfamilie genören

inter nales Aktenzeichen PCT/EP 99/08462

lm Recherchenberich ngeführtes Patentdokur		Datum der Veröffentlichung		itglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröffentlichung
WO 9623778	A	08-08-1996	AT AT BR CN EP HR JP NZ	402296 B 18695 A 9607332 A 1172480 A 0807107 A 960044 A 11506415 T 298425 A	25-03-1997 15-08-1996 25-11-1997 04-02-1998 19-11-1997 31-12-1997 08-06-1999 29-04-1999
WO 9620182	A	04-07-1996	PL AT AT AU ABG BRA CN DE EP ES HU JP NO NZ PL STR UA	321596 A  402294 B 239294 A 176228 T 692034 B 4386196 A 101594 A 9510363 A 2207059 A 1171102 A 59505010 D 0799212 A 2128798 T 950607 A 77060 A 10511368 T 972869 A 298387 A 320789 A 79297 A 960596 A 5721363 A 9510900 A	08-12-199725-03-1997 15-08-1996 15-02-1999 28-05-1998 19-07-1996 27-02-1998 23-12-1997 04-07-1996 21-01-1998 11-03-1999 08-10-1997 16-05-1999 31-10-1997 02-03-1998 04-11-1998 14-08-1997 29-04-1999 27-10-1997 08-10-1997 08-10-1997 21-07-1996 24-02-1998 24-06-1996
WO 9720826	A	12-06-1997	AT AU AU BG BR CA CN EP HR NO NZ PL SK	403579 B 199495 A 709030 B 1175597 A 102504 A 9611892 A 2239542 A 1203592 A 0874832 A 960575 A 982251 A 324297 A 327067 A 74998 A	25-03-1998 15-08-1997 19-08-1999 27-06-1997 30-04-1999 17-02-1999 12-06-1997 30-12-1998 04-11-1998 31-12-1997 15-05-1998 29-07-1999 23-11-1998 04-11-1998